

PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number : 04-099829

(43)Date of publication of application : 31.03.1992

(51)Int.Cl.

C22B 34/12

(21)Application number : 02-213658

(71)Applicant : UNIV KYOTO

(22)Date of filing : 14.08.1990

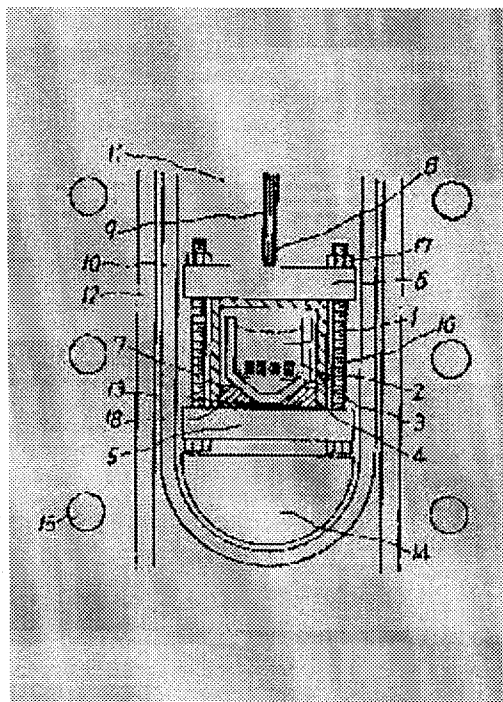
(72)Inventor : OISHI TOSHIO
OKABE TORU
IKEZAWA MASASHI
ONO KATSUTOSHI
SUZUKI RYOSUKE

(54) PRODUCTION OF TITANIUM WITH VERY LOW OXYGEN CONTENT

(57)Abstract:

PURPOSE: To produce titanium with very low oxygen content by heating and holding a flux under evacuation to remove moisture and impurities, such as carbon dioxide gas, exerting heating up to a temp. in a specific range to deoxidize oxygen in titanium, and then taking out deoxidized pure titanium alone.

CONSTITUTION: A flux 1 and the wire, pieces, etc., of titanium 2 containing oxygen in various concentrations are placed in a vessel 3 lump made of titanium, which is held in a vessel 4 made of stainless steel and hermetically sealed. Calcium 7 as a reducing agent is placed between the vessel 4 made of stainless steel and the vessel 3 made of titanium. Further, the above vessel 4 is covered with an upper lid 6 and a lower lid 5 made, respectively, of stainless steel and is placed in a reaction tube 10 made of aluminum. Then, after the air in the reaction tube 10 is replaced by argon gas 11, heating is performed and this reaction tube 10 is held at 850-1100° C for about 24hr and cooled. When the deoxidizing reaction is finished, the specimen, etc., in the vessel can be easily recovered by unfastening bolts.



LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or

⑨ 日本国特許庁(JP)

⑩ 特許出願公開

⑫ 公開特許公報(A)

平4-99829

⑤ Int. Cl.⁵

識別記号

庁内整理番号

⑬ 公開 平成4年(1992)3月31日

C 22 B 34/12

1 0 2

7619-4K

審査請求 有 請求項の数 4 (全8頁)

⑭ 発明の名称 極低酸素チタンの製造方法

⑮ 特 願 平2-213658

⑯ 出 願 平2(1990)8月14日

特許法第30条第1項適用 1990年4月3日、社団法人日本鉄鋼協会主催の「第119回(春季)講演大会」において文書をもって発表

⑰ 発 明 者	大 石	敏 雄	京都府京都市左京区岡崎天王町14番地
⑰ 発 明 者	岡 部	徹	京都府京都市左京区一乗寺松原町12番地
⑰ 発 明 者	池 澤	正 志	京都府京都市左京区田中西樋ノ口町42番地 太田方
⑰ 発 明 者	小 野	勝 敏	京都府京都市左京区下鴨北芝町33番地の3
⑰ 発 明 者	鈴 木	亮 輔	京都府京都市左京区山端壱町田町8番地の6 京福修学院 マンション508号
⑰ 出 願 人	京 都 大 学 長		京都府京都市左京区吉田本町36番地
⑰ 代 理 人	弁理士 杉村 暁秀		外5名

明 細 書

1. 発明の名称 極低酸素チタンの製造方法

2. 特許請求の範囲

1. 高純度の塩化カルシウム、塩化バリウム、塩化マグネシウム、フッ化カルシウムの何れか一種または二種以上の混合物よりなるフラックスを真空排気中で加熱保持し、水分及び炭酸ガス等の不純物を十分に除去した後、チタン原料と共に容器に入れる第1工程と、

これを850℃～1100℃の温度範囲に加熱し、カルシウムを作用させてチタン中の酸素を脱酸する第2工程と、

脱酸されたチタンから、副生成するCaOを含むフラックスを酸等により溶解除去し、脱酸した純粋チタンのみを取り出す第3工程とよりなることを特徴とする極低酸素チタンの製造方法。

2. 前記フラックスは酸化イットリウムを含む混合物である請求項1記載の極低酸素チタンの製造方法。

3. 前記フラックスは真空排気中で約1日間227℃で加熱保持し、不純物除去を伴う請求項1記載の極低酸素チタンの製造方法。

4. 脱酸されたチタンから副生成するCaOを含むフラックスを溶解除去する溶媒は鉱酸、有機酸、塩化アンモニウム水溶液、アンモニウム塩水溶液、ショ糖水溶液の何れかを使用する請求項1記載の極低酸素チタンの製造方法。

3. 発明の詳細な説明
(産業上の利用分野)

本発明は、チタンの熱力学的考察に基づいてチタンの脱酸反応に生じる種々の問題点を解決することにより、極低酸素のチタンの製造、及びチタン成形品の量産型直接脱酸方法を開発したものである。

本発明の方法によると、酸素を多く固溶するチタン成形品の形状を変えずに直接に脱酸し、極低酸素のチタン製品を製造することが可能である。製造される多量の極低酸素のチタンは延性に優れ

ているため、これを使用することにより、チタン極細線、チタン極薄膜やチタンシート等の製造が可能になる。これ等はアルミ箔、アルミ缶、アルミ線等、従来アルミニウムが占めていた適応分野におき代わり得る製品である。本発明によるとアルミニウムより耐食性、耐熱性に優れたチタン製品が広く産業界に利用され新材料技術の進展に寄与し得る。

(従来の技術)

チタンは靱性が大きく、軽量で、しかも耐食性が優れているという特質から航空機等の構造用材料、化学工業における耐食性容器材料として利用されている。市販されている工業用純チタンの純度は99~99.5 mass %の程度で、不純物は侵入型と置換型の不純物に大別される。侵入型の不純物は、酸素・窒素及び水素等のガス成分や炭素をさし、置換型の不純物には鉄・マンガン・シリコンなどの金属元素があげられる。置換型不純物はチタンの機械的特性を向上させるものが多いが、侵入型不純物はチタンの硬さや引張り強度に悪影響

を及ぼす効果がある。特に酸素が不純物として含有されると低温に於ける靱性が劣化し、チタンの塑性加工を阻害するので酸素は極めて注意を要する不純物元素である。

チタンは、酸素との親和力が非常に強いので、マグネシウムやカルシウム等の還元剤を作用させても、直接にチタン中の酸素を除去し100 mass ppmを下回るチタンを得ることは不可能であった。

現在量産されているチタンは、金属マグネシウムやナトリウム等の還元剤を用いて、四塩化チタン($TiCl_4$)を還元することによって製造されている。酸素が関与しない還元反応を利用しているため、原理的には酸素を含まないチタンの製造が可能であるが、原料や反応容器等からの汚染は避けられず、通常500 mass ppm以上の酸素を含有するチタンが製造されている。チタン中に溶解した不純物の酸素を取り除く手段はこれ等の工業プロセスにはない。このため汚染源を管理することによって、極力侵入型不純物量を少なくしたE L I (Extra Low Interstitial)品位のチタンと

- 3 -

して低酸素濃度(200 mass ppm)の高品位チタンが工業的に生産されているが、このチタンより更に高純度のチタンの量産は従来の方法では不可能であった。

沃素法を用いて量産チタンを精製し、さらに高純度の(数10 mass ppm)のチタンを製造することができるが、沃素化チタンガスの熱分解を利用しているため反応速度が遅く量産に適していない。(発明が解決しようとする課題)

以上の従来方法では、以下に列記するいくつかの解決すべき問題点が存在していた。

- (1) チタン中に固溶した不純物酸素を直接取り除く効果的な脱酸剤がなかったため、汚染源を管理し不純物の混入を除去するためにコストがかかっていた。
- (2) 100 ppmを下回るチタンを製造する場合、沃素法を用いるしかなく原料チタンを再度ガス化するため、原料の形状を変えずに極低酸素のチタンを得ることは不可能であった。
- (3) 酸素を多く含んだチタンスクラップは、上記

- 4 -

量産方法のチタンの原料として再びハロゲン化して精製し還元する以外には、効果的に酸素を取り除く方法がなかった。

- (4) 従来の方法は、プロセスが複雑なため、大型化・連続量産化に適していなかった。

(課題を解決するための手段)

本発明者等は極低酸素チタンの製造方法として、

- (A) カルシウムによるチタン中の酸素の脱酸、
- (B) ハライド系フラックスを用いた脱酸反応の促進、及び

- (C) 副生成物のカルシアの活量がフラックスによって減少することに起因する脱酸限界の低下等の相乗効果の結果として、極低酸素チタンの製造が可能になるとの知見を得、鋭意研究の結果、大略以下のような工程の組合せに基づく製造方法を発明するに至った。

本発明は、以下の製造原理、各々の方法の最適な適用条件と新規な作製装置、それらの組合せ方法についての詳細を説明し達成したもので、本発明は極低酸素のチタンを原料の形状を変えずに多

量に製造する方法に関するものである。

本発明は、高純度の塩化カルシウム、塩化バリウム、塩化マグネシウム、フッ化カルシウムの何れか一種または二種以上の混合物よりなるフラックスを真空排気中で加熱保持し、水分及び炭酸ガス等の不純物を充分に除去した後、チタン原料と共に容器に入れる第1工程と、これを850℃～1100℃の温度範囲に加熱しカルシウムを作用させてチタン中の酸素を脱酸する第2工程と、脱酸されたチタンから、副生成するCaOを含むフラックスを酸等により溶解除去し、脱酸した純粋チタンのみを取り出す第3工程とよりなることを特徴とする極低酸素チタンの製造方法である。

(作用)

本発明の工程の概略を工程順に説明すると次の通りである。

第1工程 フラックスの準備

無水塩化カルシウム、塩化バリウム、塩化マグネシウム、フッ化カルシウム又は塩化カルシウム等に酸化イットリウムを加えた混合フラックスは

をハライド系フラックスに溶解させることにより、酸素量低減の妨害となるカルシアの影響を極力少なく抑え込むことが重要である。このために選択されるべきフラックスは、金属カルシウムの存在下でも分解せず安定な液体であり、かつカルシアを溶解又はカルシアと安定な化合物を形成することによりカルシアの活量を下げ得るものであり、かつ金属カルシウムの活量を低下させることがないフラックスでなければならない。本発明の工程を適用できるフラックスは、塩化カルシウム、塩化マグネシウム、フッ化カルシウム等のアルカリ土類ハライドであり、反応温度で液体状態となるよう設定すればこれ等を単体で使用することも、所定の割合で混合して用いることも可能である。さらにこれ等のフラックスに酸化イットリウムを添加することも可能である。

このようなフラックス中に浸漬した原料チタンはフラックス及びチタンと分離して設置された金属カルシウム液体より蒸発する蒸気により脱酸されるが、副生成するカルシアはフラックスに溶解

真空排気中で約1日間227℃で加熱保持し、水分及び炭酸ガス等の不純物を充分に除去して容器の中に入れることが必要である。

ただし、この工程は原料の純度により省略可能である。

第2工程 脱酸

反応容器を850℃～1100℃の温度範囲に加熱し、高温下でカルシウムを気体又は液体状でチタンに作用させて、チタン中の酸素を脱酸する工程で、カルシアの活量が低いフラックス中に浸したチタンにカルシウム蒸気がフラックス中に溶け込んで作用したチタン中の酸素を取り除くのである。

第3工程 精製

脱酸されたチタンを含むフラックスを鉱酸又は酢酸水溶液等の有機酸或いは塩化アンモニウム水溶液、アンモニウム塩水溶液、ショ糖水溶液に浸し、フラックスをチタンから溶解分離する工程である。

本発明の原理は、カルシウムによるチタン中の酸素の除去の際に副生成するカルシア(CaO)

し脱酸反応を阻害しない。より効果的に脱酸するためにはフラックス中の水分、炭酸ガス等を除去する前処理が必要である。また、脱酸後にフラックス中に埋まっているチタンを回収するための湿式処理が必要である。これ等に加えて脱酸反応中に雰囲気ガスからの酸素が混入しないような容器、手法を組み合わせることによって数10 mass ppmという極低酸素チタンを製造することが可能となる。

本発明の極低酸素チタンの製造方法は密閉容器内で行われる。この容器内に脱酸剤である金属カルシウムと極低酸素濃度実現に不可欠なフラックス、及び原料である高酸素濃度チタンを封じ込める。ここで脱酸剤として金属カルシウムを用いるのは、酸素と強い親和力を持つチタンを脱酸するためである。金属カルシウムは800℃以上で実用レベルの反応速度で脱酸反応に寄与し得る。このような脱酸温度で、以下に述べる条件を満足するようなフラックスを適用する。

(1) 金属カルシウムの存在下で分解せず安定な液

体であること。

- (2) カルシアを溶解すること、もしくは、カルシアと安定な化合物をつくること。すなわち、カルシアの活量を低下させる働きがあること。
- (3) 金属カルシウム中にフラックスの成分が多く溶解しないこと。すなわち、金属カルシウムの活量を低下させないこと。

本発明では次の材料よりなるフラックスを使用する。

塩化カルシウム (CaCl_2)

塩化バリウム、(BaCl_2)

塩化マグネシウム (MgCl_2)

フッ化カルシウム (CaF_2)

これ等は単体で使うことができるが、融点、蒸気圧を制御するためにこれ等を混合して用いてもよい。これ等は、反応できる温度で液体となり、カルシアをその液体に溶解させることができる。また、上記のフラックスに酸化イットリウムを添加する方法も有効である。これは、酸化イットリウムはカルシアと反応して安定な複合酸化物を形

成し、カルシアの活量を著しく低減できるからである。

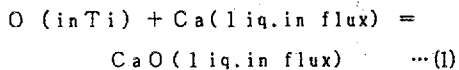
(実施例)

本発明の実施例では、高純度の無水塩化カルシウムと無水塩化バリウムのアルカリ土類ハライド系フラックスを本発明に使用した。また、無水塩化カルシウムと酸化イットリウムを混合したフラックスの例について述べる。

以上の脱酸剤及びフラックスを用いる場合、それ等の化学的安定性、反応性を考慮し、反応温度は750℃～1300℃とする。

密閉された容器内の化学反応は以下のである。すなわち、750℃～1300℃の下ではカルシウムは液体となって蒸気を発生し、容器内にその飽和蒸気が充満する。このカルシウム蒸気は、フラックスに溶解し、チタンに作用してチタン中の酸素と反応し、極低酸素チタンまで脱酸し、自らはカルシア (CaO) に変化してフラックス中に溶解する。

- 11 -



以上、説明した反応は、フラックスを利用し副生成物のカルシアの活量を低下させ効果的な脱酸を狙ったものである。フラックス中のカルシアの飽和溶解度と、実際に溶解しているカルシアの溶解度の比が、カルシアの活量を定めることになり、このカルシアの活量によってチタン中の酸素脱酸限界がきまる。フラックスを用いずにカルシウムのみでチタンを脱酸した場合、約500 mass ppm程度まで脱酸が可能であるが、これ以下の脱酸は原理的に不可能である。本発明による方法では、フラックスを利用してカルシアの活量を1/10以下に低下させ、約100 mass ppmを下回る酸素含有量のチタンを製造することが可能である。

実施例 1

脱酸剤である金属カルシウムは市販の塊状のものを用いる。フラックスは真空中で約1日間227℃程度の温度で保持し、水分や炭酸ガス等の不純物を除去しておく。この操作は脱酸を効果的に行

- 12 -

うために必要なものである。第1図に示すように、100 gのフラックス1と、種々の酸素濃度を含むチタン2のワイヤーや塊片等を10～20個(各0.1ないし2 g程度)チタン製の容器3の中に入れ、これ等をステンレス容器4の中に入れ密閉した。還元剤のカルシウム7は、ステンレス容器4とチタン製の容器3の間に設置した。フラックス1と還元剤7をチタン製容器3を隔てて設置することによって、カルシウム中の不純物のカルシアがフラックス中に混入するのを防ぐと同時に、昇温時にフラックス中の揮発性不純物である水分や炭酸ガスをカルシウムと化合させフラックスを効果的に用いることができる。しかしながら、不純物の少ないカルシウムを用いる場合、上記チタン容器中にフラックス、チタンと共にカルシウムを設置してもよい。

これ等に、ステンレス製の上蓋6及び底蓋5を施してアルミナ製反応管10内に収めた。次に、反応管10内の空気をアルゴンガス11で置換後、加熱し、これを750℃～1200℃の温度範囲で、24時間

程度保持した後、冷却した。空気を排気するのは、空気中の酸素及び試料中の水分による脱酸剤の消耗を防止するためと、窒素によるチタン窒化物の形成を防止するためである。

脱酸反応を完全に実施させるためには、脱酸剤・フラックス及び原料のチタンを内蔵する反応容器の密閉性を高めることが必要かつ重要であり、特に留意する必要がある。

密閉するためには空気を排気した後、ステンレス容器を溶接等の接合の方法によって外気と遮断する方法が一般的であり、本発明に対してもこの方法を用いることができる。しかしながら、この方法では脱酸反応終了後に容器内部の試料等を取り出すためには容器を破壊しなくてはならない。

従って、ステンレス容器の再利用を目的として、本発明では、第1図に示した方法を開発したものである。たとえば第1図で説明した方法では、容器4とステンレス製の薄い底板18を挟むように上蓋6と底蓋5をボルト16とナット17で上下から圧着することによって、脱酸剤の流出と外部からの

酸素ガス等の流入を防いでいる。脱酸反応終了後にはボルトを緩めることによって簡単に容器内の試料等を回収できる。

過剰に存在するカルシウム7は反応温度では液体となってステンレス製の板18とコップ状ステンレス容器4の空隙を埋め、シール剤の役割を果たす。なお、ステンレス製反応容器中のチタン製の容器3は、ステンレスと反応しないようモリブデン製の箔13で隔絶されている。原料のチタン2と接触する可能性のある容器3はチタン製であるが、反応容器4及び板18は金属カルシウムと反応しない材質のもので反応温度で耐熱性を有するものであればステンレス鋼以外のものでもよい。

実施例2

横型の電気炉を使用して多量に極低酸素チタンを得る実施例を第2図に示す。反応容器として一端閉じステンレス製パイプ20を用いた。容器内には原料チタン21及びフラックス22をチタン製ルツボ23に入れて設置した。ルツボ23が直接ステンレス製パイプ20と接触すると反応し化合するので、

- 15 -

両者と反応しないモリブデン製の箔24でルツボはパイプと絶縁されている。脱酸剤の金属カルシウム25はパイプ内にチタン及びフラックスと接触しないよう設置した。ステンレス容器は、空気を排したのち溶接されるので、容器内は真空あるいは不活性ガス雰囲気26であり、外気と遮断される。ステンレス容器20は、真空中あるいは不活性ガス雰囲気27下で電気炉によって所定温度に加熱される。

所定時間保持の後、発熱体28と炉芯管29等よりなる電気炉を冷却し、ステンレス製パイプ20を炉より取り出し、切断して管内の試料を取り出す。この方法は、脱酸剤の漏洩を防ぐことができるので、第1図に示し方法に比べ脱酸反応を完全にすることができる長所がある。

湿式分離

以上の脱酸反応の結果、原料チタン中の酸素濃度は著しく低下する。冷却後のチタンはフラックス中に浸漬されているので、このチタンとフラックスの混合物からチタンのみを取り出すために湿

式分離を行う。フラックスとして塩化カルシウムを用いた場合、酢酸水溶液に得られた混合物を投入し、カルシアを固溶しているフラックスを溶解分離し、極低酸素チタンを回収した。

また、フラックスとして塩化バリウムを用いた場合には、酸性水溶液、たとえば希塩酸水溶液内でチタンとフラックスを溶解分離し、チタンを回収した。塩化カルシウム+酸化イットリウム混合フラックスを用いた場合、酢酸水溶液を用いてフラックスを溶解し、溶け残った酸化イットリウムやカルシアとの複合酸化物等の粉末から金属チタンを機械的に分離した。

ここで精製のための湿式分離試薬としてフラックス、金属カルシウムの分離には工業的には第1段階の処理として水の使用が有効である。しかしながら水のみでは完全な除去精製が不可能であるために、第1段階の処理として、水で大まかな湿式分離を行った後、さらに以上に説明したように第2段階の処理として残留する不純物を除去する必要がある。このためには鉍酸の他、酢酸やシュ

- 16 -

ウ酸等の有機酸も使用が可能である。CaOの分離には上記の酸性水溶液、及び塩化アンモニウム水溶液の他にアンモニウム塩水溶液やショ糖水溶液等の使用が可能である。

含有される酸素の分析例

上記の化学反応（脱酸反応）の結果得られたチタンの酸素分析の結果を第1表に示した。

第 1 表

種々のフラックスを用いたチタンの脱酸実験の詳細及び条件結果

実験番号	実験条件 フラックス/脱酸温度(℃) 及び脱酸時間(hr)	酸素濃度 (mass ppm)	
		初期	酸 処 理 後
実験1	Ca-CaC12-Y2O3フラックス 1000℃-14 hr	200	180, 180
実験2	Ca-BaC12 フラックス 1000℃-24 hr	200 720	200 220, 230
実験3	Ca-CaC12 フラックス 900℃-61 hr <Ca:liquid>	200 720 1270	30 40, 80 100
実験4	Ca-CaC12 フラックス 950℃-36 hr	200 720 1270	40, 90 30, 80 90
実験5	Ca-CaC12 フラックス 1000℃-24 hr	200 720 1270	60, 70, 70, 90 40, 70, 70, 80 60
実験6	Ca-CaC12 フラックス 1000℃-18 hr	200 720	60, 70 30, 40 40, 50, 70, 80

- 19 -

フラックスとして塩化カルシウムを用いカルシウム蒸気で脱酸した場合、初期酸素濃度がそれぞれ1200, 720, 200 mass ppmの酸素を含有するチタンは全て酸素含量40~70mass ppmまで脱酸された。塩化バリウムフラックスを用いて脱酸した場合、約230 mass ppmの酸素を含有するチタンが得られ、また、塩化カルシウムと酸化イットリウムとの混合フラックスを用いた場合、約180 mass ppmの酸素を含有するチタンが得られた。第1表の結果より、チタン中の酸素の脱酸限界は初期酸素濃度に影響されずフラックスの種類によって変化することがわかる。

なお、1000℃でフラックスを用いず金属カルシウムのみでチタンを脱酸した場合、初期酸素濃度に関係なく約500 mass ppm程度までしか脱酸できなかった。500 mass ppm以下の酸素を含有するチタンをフラックスを用いないで処理した場合はその酸素濃度は増加した。また、フラックスを用いた場合でも、フラックスの脱水処理等が不十分であったり、不純物としてカルシアを多く含む場合

- 20 -

等のように、過剰のカルシアがフラックス中に当初より存在していた場合、同様の結果が得られ、数100 mass ppmの酸素を含有するチタンしか得られなかった。

出発原料としたチタンの形状には変化はなく、40~70mass ppmの場合、ビッカース硬さは、60~105 Hv (300 g 荷重、15秒間)程度と極めて低い値を示した。

(発明の効果)

本発明による極低酸素チタンはチタン本来の軽量で優れた耐熱性、耐食性のみならず、低酸素含有量に起因する高い靱性・展延性及び加工性を有している。本発明は従来量産が困難でかつ製造コストが高かった極低酸素チタンを安価にしかも多量に提供でき、工業上大なる利益がある。また、酸素を多く含有したチタンを再処理し低酸素濃度チタンに転換できるのでチタンスクラップの再利用方法にも応用できる。

本発明の製造方法により任意の酸素濃度の金属チタンを形状を変えずに脱酸し、極低酸素の靱性・

- 21 -

-172-

- 22 -

展延性に富むチタンを製造することができる。本発明の方法により脱酸されたチタンは、ミクロンオーダーの極細線、フォイル、シート、板、棒、チューブ等に加工が容易になるため、食品用アルミ箔やアルミ缶等に利用できる。化学プラント等耐食性の要求が厳しい分野にも軽量で耐熱性に優れたチタン薄板等が使用できる。また、本発明の製造方法により酸素を含有するチタン成型品を局部的に脱酸し、部分的に機械的性質を変えることも可能である。たとえば、永年の使用後に酸素を多く含有して脆くなり使用不可能になったチタン線や板、あるいはそれ等の複合体等を、本発明の方法により処理し、もとの形状を崩さず、そのまま再利用することができる等工業上大なる利益がある。

4. 図面の簡単な説明

第1図は実施例1に使用した反応容器の構成装置の一部断面を示した説明図、

第2図は実施例2に使用した反応容器の構成を示した説明図である。

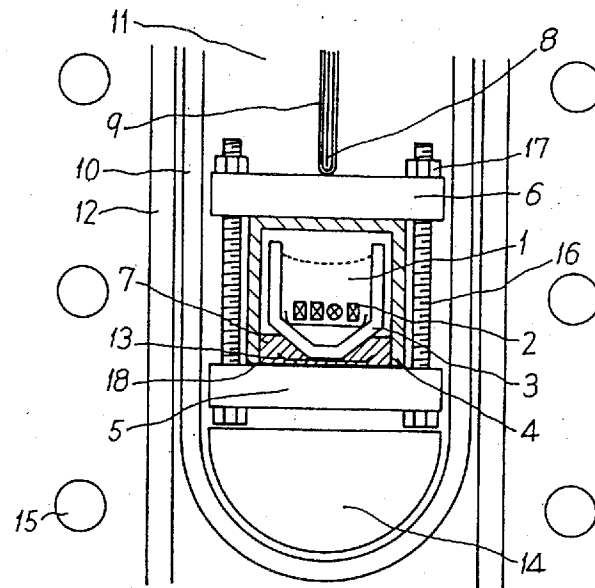
- 1…フラックス
- 2…種々の酸素濃度を含むチタンのワイヤーや塊片等
- 3…チタン製のコップ状容器
- 4…カップ状のステンレス容器
- 5…ステンレス製の底蓋
- 6…ステンレス製の上蓋
- 7…脱酸・還元剤である金属カルシウム
- 8…測温用熱電対
- 9…熱電対の保護用アルミナ管
- 10…丸底一端閉管のアルミナ製反応管
- 11…高純度アルゴンガス
- 12…ムライト製炉芯管
- 13…モリブデン製の箔
- 14…ムライト製の耐火レンガ
- 15…SiC発熱体
- 16…ボルト
- 17…ナット
- 18…ステンレス製の薄い底板
- 20…一端閉じステンレス製パイプ

- 2 3 -

- 2 4 -

- 21…種々の酸素濃度を含むチタンのワイヤーや塊片等
- 22…フラックス
- 23…チタン製ルツボ
- 24…モリブデン製の箔
- 25…脱酸・還元剤である金属カルシウム
- 26…真空あるいは不活性ガス雰囲気
- 27…真空あるいは不活性ガス雰囲気
- 28…SiC発熱体
- 29…アルミナ製炉芯管
- 30…熱電対の保護用アルミナ管
- 31…測温用熱電対
- 32…ゴムキャップ

第 1 図



第 2 図

